This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

DERWENT-ACC-NO: 1976-69686X

DERWENT-WEEK: 197637

COPYRIGHT 1999 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE: Removal of nitrogen oxides from waste gas - using mixt of carbon monoxide and hydrogen as reducing agent, produced by combustion of fuel

PATENT-ASSIGNEE: KUSUMI S[KUSUI]

PRIORITY-DATA: 1975JP-0012843 (January 30, 1975)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO PUB-DATE

LANGUAGE PAGES MAIN-IPC

JP 51087469 A July 31, 1976 N/A 000 N/A

INT-CL (IPC): B01D053/34; F23J015/00

ABSTRACTED-PUB-NO: JP51087469A

BASIC-ABSTRACT: In a process for removing nitrogen oxides from exhaust gas using a dry type exhaust gas treatment appts., the ratio of combustion air to fuel is made less than 1 to control the concn. of CO and H2 generated to the required amt., for use as reducing agent for NOx, when combusting oil or gas and mixing the produced gas to raise the temp. when exhaust gas in introduced into a reaction tower packed with catalyst. Use of the conventionally added CO, CH4, NH3, etc. as reducing agent rendered unnecessary by generating the required amt. of CO and H2 in a high temp. produced gas. Construction and maintenance costs are reduced. Operation control is easy.

TITLE-TERMS:

REMOVE NITROGEN WASTE GAS MIXTURE CARBON HYDROGEN REDUCE AGENT PRODUCE COMBUST FUEL

DERWENT-CLASS: E36 J01 Q73

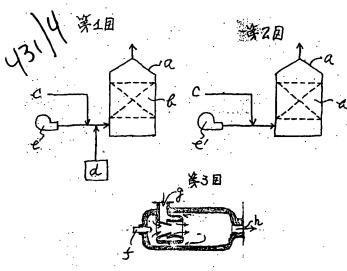
CPI-CODES: E31-A; E31-H; J01-E02; J04-A01;

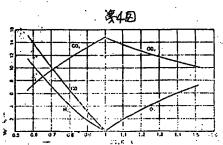
CHEMICAL-CODES:

Chemical Indexing M3 *01*
Fragmentation Code
C800 C730 C108 C106 C803 C802 C807 C805 C801 C550
N060 N160 Q431 M740 M750 M782 R010 M411 M417 M424
M902

Chemical Indexing M3 *02*
Fragmentation Code
C810 C101 C550 N060 N160 Q431 M740 M750 M782 R010
M411 M417 M424 M902

08/25/2002, EAST Version: 1.03.0007

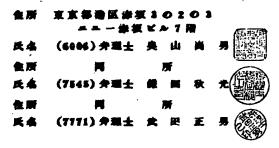




A. 抵附會類の日母

(1) .	男	# .			1進
(<u>2</u>)					1通
(3)	展 1	-	*		1通
(40	委	铥	*	•	1 過 追究

6. 禁配以外の代理人



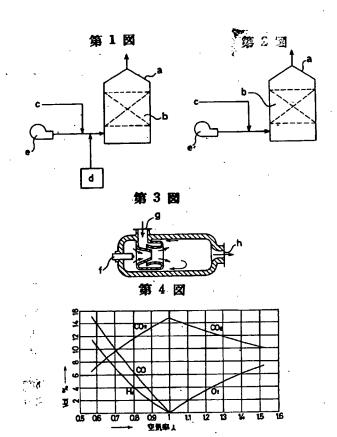
手続補正曹(タヘン) 🗜

昭和 5 0 年 5 月19 日曜

特許庁長官 斎 藤 英 雄 殿

- 1. 事件の表示 昭和 50年 特許順 第 1284 8 号
- 2. 発明の名称 理索酸化物除会方義
- 3. 補正をする者 事件との関係 等許出職人 住 所 氏 名(名称) 植 見 恵
- _4. 代 理 人 〒 107 在 所 東京都線区が坂三丁目ニ巻三号 - 4.4 - 赤坂ビド 1000円 氏 名 (2038) 介理士 臭 山 京 台北川県
- 5. 補正命令の日付 昭和 50 年 4 月 5.日 (第3日 昭和 50 年 4 月 12日)
- 6. 補正の対象 園園、委任







昭和50年1月30

特許庁長官 萧三慕 英二雄 政治

1. 発明の名称 ご装製化物像去方法

2. 発 明 者

住所 #出願人と同じ 氏名

3. 格許出層人

住所 兵庫県宝都市仁川北2丁目13番46号511

氏名 箱 克 志 崩

4. 代 選 人 〒 107

住所 東京都帯区赤坂30203

ほかる名

127734

9 M T

- 1. 発明の名称 望素酸化物除去方法
- 2. 特許請求の範囲

花式排攝與硝基酸を用いて排ガス中の窒素酸化物を除去する方法にかいて、放棄を充環した脱硝反応塔に窒素酸化物(NOx)を含む排ガスを導入するとともに。との排ガスを発掘させてその生成ガスを混入して昇温を図るにあたつて、当性がある。 他件の燃烧用空気を気を入して表生を放弃を引起し、その時の成生ガス中に発生する一酸化炭素ガス(H2)の発生表度を必要量に制御し、とれを窒素酸化物の量元剤として利用するととを特徴とする健素酸化物除去方法。

3. 発明の詳細な製明

本発明は乾式排艦影硝装徹を用いて排ガス中の登集散化物を除去する方法の改良に関する。 従来、乾式點硝反応塔を用いて排ガス中のNOx を除去する方法は、第1個に示すように。乾式 (19) 日本国特許庁

公開特許公報

①特開昭 51-87469

43公期日 昭51. (1976) 7.31

②特願昭 /0-/28 €0

②出願日 昭60.(1975)/.30

審査請求 未請求

(全3頁)

庁内整理番号

664P JZ

52日本分類

13(7)A11 67 Ft 51 Int. Cl².

BOID FS/SX FAST 1HOO

悦硝反応塔 a に触載 b を売損し、塔 a の下部より、加熱炉、ポイラー、硝酸製造散 備等の発生派から来る NOx を含むガス c と、CO、CH4、NHg などの意元剤 d とを送入するとともに、送入ガスを反応態度にまで高めるために、高温ガス発生姿置。によつて発生させた高温ガスを塔に送入し、例えば下式のごとき還元反応によつてNOx を除去するものであつた。

 $2NO + 2CO = N_2 + 2CO_2$ $2NO_2 + 4CO = N_2 + 4CO_2$ $2NO + 2H_2 = N_2 + 2H_2O$ $2NO_2 + 4H_2 = N_2 + 4H_2O$ $4NO + CH_4 = 2N_2 + CO_2 + 2H_2O$ $2NO_2 + CH_4 = N_2 + CO_2 + 2H_2O$ $6NO_2 + 6H_1 = 5N_2 + 6H_2O$ $6NO_2 + 8NH_1 = 7N_2 + 12H_2O$

しかし、との方法によると、 煮元剤 d の 備答 装置と注入装置を必要とし、 通転管理も比較的繁維になるなどの不備な点が、 つた。

本発明は、とのような課題を解決しようとす

特丽 何51-- 87469 (2)

るもので、その特徴は、上記高温ガス発生装置

・にかいて燃料の燃焼用空気率を調整するとと
によつて高温成生ガス中に所要量のCO、H₂ガス

を発生させ、これらガスをNOxの避元剤として
利用し、それによつて上記差元剤 d の使用を不要とした点にある。

本発明方法において用いる高温ガス発生装置としては、燃料油気化燃焼式のパーナーが適当であり、その形式は関わない。 要は空気比を調整することによつて避元性ガスを生成させることのできるものでさればよい。

本発明方法において使用可能なメーナーの1 何として、面ドイツ、カロリック社製のメーナーを第3個に示した。このメーナーは燃料を噴射燃焼させ作ら、空気送入しまり燃料を噴射燃焼させ作ら、空気送入しるとした燃焼ガスの取出し孔をから送出させるとうに火燃焼ガスので、送入口まから送入する燃焼空気量の関節は自由に行なえるようになつている。

を日立造船式排煙影硝袋置に導入した。との影 硝美量に 850℃で導入するとすれば。 100℃の 昇重が必要となる。 そとで前記パーナーを用い て CO, II. 温入高量ガスを発生させた。パーナー : 併出ガス温度を 1,000 じとするとその 10量温入 すれば良いのでパーナー券出ガス所要量は1380Nml (覆り)となる。灯油を燃鍋してこれだけのガ ス量を得る前の量は約100㎏である。排ガス中 O NOx 美皮 224 ppm を処理する H₂ +CO の養皮 は3 朝~5 朝増と見て 336 ppm 程度が必要であ る。したがつてメーナー出口でその10倍3360 "PPM発生するように制御すれば良い事になる。 CO+H₂で 3360ppm は 0.336 %の発生率となる。 上記パーナーに対する空気率を 0.95 とすると CO+H, = 3 %程度となるので還元労通常になる。 ・空気率 0.98程度で運転するととによつて完全に 殿鞴ができた。余分のCO、H, は放業との反応によ .つてCO, H₂O にする事が出来る。 突胎例 2

ガラスの娘無炉からの袋ガスは NOx を2000ppm

全パーナーにかいてケロシンを燃焼させた時の空気率 1 と燃焼ガス成分との関係は、第 4 間に示すとかりで、空気率 1 を 1 以下に調整することによつて 0 ~ 15 容量%のCO .かよび 0~11 %のH₂ を得ている。 すなわち、 CO+H₂ の合計量は 20 %以上にもなるので、排ガス中の NOx装度が 20 % (200,000 ppm)以下のあらゆる装度に対応できる。

第2回は本発明方法のフローシートを示し、 全国中の符号は第1回と同一部分を示す。全国 にみられるように、高温ガス発生装置。e'を選ぶ ことによつて登元剤 d の備等装置と注入装置が 不要になる。

次に本発明方法の実施例を示す。 実施例1

以上含むものであつたが、実施例1のパーナー と展研装置を用いて空気率 3 = 0.95 にしたとこ ろ化学資量の3~5 制増の発生をみ、上記装度 のNOxを除去することができた。

本発明方法によれば、還元剤の備書装置往入 装置が不要となり還元剤の購入費が 0 となる。 また建設費維持費が低下し設置面積が少なくて すみ、道転管理が容易となり。 あちゆる排煙脱 併設備の中で歴式花式を通じ是低コストの脱硝 設備となる。

4. 図画の簡単な説明

第1回は従来方法のフローシート。第2回は本発明方法のフローシート。第3回は面ドイツ、カロリッチ社長のペーナーの接断面面。第4回は前記ペーナーによる空気率と燃焼ガス成分との関係を示す因表である。

8 …以前反応者。 6 …放旅順。 c … NOx を含む掛ガス。 d … 通元剤。 e …高温ガス発生装置。 e'…本発明において用いる高温ガス発生装置。